PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number:

60-054998

(43)Date of publication of application: 29.03.1985

(51)Int.CI.

C30B 29/62 C30B 29/02 // CO1B 31/02 D01F 9/12

(21)Application number: 58-162606

(71)Applicant: NIKKISO CO LTD

(22)Date of filing:

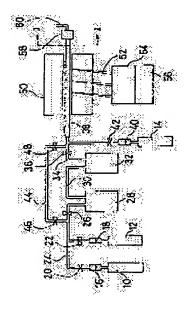
06.09,1983

(72)Inventor: ARAKAWA KOHEI

(54) PRODUCTION OF CARBON FIBER GROWN IN VAPOR PHASE

PURPOSE: A carrier gas containing a carbon compound and an organotransition metal compound is heated to achieve highefficiency production of carbon fibers by the vapor-phase growth

CONSTITUTION: N2 gas from a bomb 12 is sent through the bypass 44 to the reactor tube 38 and its inside is replaced with N2 gas by purging. Then, H2 gas, as a carrier gas, is sent from the bomb 10 to the generator containing a carbon compound such as benzene 28 and the other generator containing an organotransition metal compound such as ferrocene 32. Then, the resultant carrier gas is combined with hydrogen sulfide gas from the bomb 14, then heated in an electric furnace at 600W1,300° C to effect the vapor-phase growth of carbon fibers.



LEGAL STATUS

[Date of request for examination]

[Date of sending the examiner's decision of rejection]

[Kind of final disposal of application other than the examiner's decision of rejection or application converted registration]

[Date of final disposal for application]

[Patent number]

[Date of registration]

[Number of appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of requesting appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of extinction of right]

Copyright (C); 1998,2003 Japan Patent Office

⑲日本国特許庁(JP)

⑩ 特許出願公開

四公開特許公報(A)

昭60-54998

@Int.Cl.4	識別記号	庁内整理番号		43公開	昭和60年(198	5)3月29日
C 30 B 29/62 29/02 // C 01 B 31/02		6542-4G 6542-4G 7344-4G				
D 01 F 9/12		7211-4L	審査請求	未請求	発明の数 2	(全8頁)

図発明の名称 気相成長炭素繊維の製造方法

②特 願 昭58-162606 ②出 顧 昭58(1983)9月6日

⑩発 明 者 荒 川 公 平 東京都渋谷区恵比男3丁目43番2号 日機装株式会社内 ⑪出 願 人 日 機 装 株 式 会 社 東京都渋谷区恵比男3丁目43番2号

砂代 理 人 弁理士 浜田 治雄

妈 柳 書

1 発明の名称

気相以及炎紫椒維 〇製造方法

- 2. 特許請求の範囲
- (1) 炭素化合物のガスと有機選移金属化合物のガスとキャリャガスとの混合ガスを加熱することを特徴とする気相成長炭素繊維の製造方法。
- (2) 混合ガスの加熱は600で乃至1300でで ある特許請求の範囲第1項記載の気相成長炭 案繊維の製造方法。
- (3) 有機運移金属化合物のガスとキャリャガス との混合ガスを加熱することを特徴とする気 相成長炭素繊維の製造方法。
- (4) 偽合ガスの加熱は600℃乃至1300℃である特許請求の範囲第3項記載の気和収長炭素繊維の製造方法。
- 5. 発明の詳細な説明
 - 〔発明の爲する技術分野〕

本発明は、気相中で炭素繊維を製造する方法

に関し、更に詳細には、炭米供給限としての炭素化合物のガスと触鉄並びに炭素供給限を敷ねる有機選移金属化合物とキャリャガスとの混合ガスを600℃から1300℃の範囲で加熱することを特徴とする気相成及炭炭機能の製造方法に関する。

〔従来技術とその問題点〕

気相成長炭素繊維は、高強度、高弾性、高導 電性、高耐食性、高生体液合性などの優れた特 性を有し、特に機械的特性を例にとれば、すで に商品化されているPAN系炭素繊維、ピッチ 系炭素繊維、レーョン系炭素繊維性能を遙かに 設無するものであり、理想的紫材と含える。

従来、気相成長炭素繊維は、ば気炉内にアルイナなどの磁器、黒鉛などの裁板を置き、これに炭素成長板、鉄、ニッケルなどの超微粒子触 数を形成せしめ、この上にペンセンなどの炭化水器のガスと水業、キャリヤガスの混合ガスを 導入し、1010で~1300で の温度下に炭化水果を分解せしめることにより、茶板上に炭素

繊維を成長させる方法が知られている。

基根上に上配炭素成長核、超微粒子触線を形成させる方法は、基板に、鉄、ニッケルまたはそれらの合金の100Å程度の超微粒子を懸濁させたアルコール懸濁液をスプレーするかまたは塗布して乾燥することである。また、前配懸傷液に代えて硝酸鉄水溶液を蒸板に塗布して乾燥させてもよい。次いて、前配贴板を電気炉内の反応管に入れ、ベンゼンや水素を加えて1100℃~1300℃に加熱すれば、選元と成長が進行する。

しかし、とのような方法では、① 基板表面の 数がな温度ムラヤ、周囲の繊維の密生度によって 長さの不均一が起り易いこと、また② 炭素の 供給原としてのガスが反応によつて消費される とにより反応管の入口に近い所と出口に近い 所で繊維径が相当異なるなと、⑤ 基板変面での み生成が行たわれるため、反応管の中心部分は 反応に関与せず収率が緩いこと、② 超微粒子の 基板への分数、還元、成長、次いて微維の取出

— s —

また、別法として、有根遷移金属化合物のガスとキャリャガスとの混合ガスを加熱することを特徴とする。

本発明における炭素供給源としての炭素化合 物とは、有機鎖式化合物または有機費式化合物 からなる有機化合物全般が対象となるが、特に 高い収率を得るには脂肪族炭化水素、芳香族炭 化水素である。しかし、炭化水素化合物以外に 窒果、酸素、硫黄、弗累、塩素、臭素、沃素、 弊、砒素の内の一種類以上の元素を含むものも 使用できる。とれらの元素は含まない方が良好 であるが、特に破費については問題が少ないた め、炭器と水器と確費との組合せからなる場合 には好適である。具体的を個々の化合物の例を 挙げると、メタン、エタン等のアルカン化合物、 エチレン、プタジェン等のアルケン化合物、ア セチレン等のアルキン化合物、ペンセン、トル エン、ステレン袋のアリール炭化水素化合物、 インデン、ナフタリン、フェナントレン等の粒 会理を有する芳香施炭化水塩、シクロブロバン。 しという独立化災施を必要とするプロセスがあるため、連続製造が不可能であり、従つて生産性が恐いなどの問題点を有する。そのため、コスト面にかいて、すでに商品化されているPAN系炭素繊維、ピッチ系炭素繊維、レーヨン系炭素繊維に対抗するととは、特殊な用油を除いて不可能と営える。

〔発明の目的〕

それ故、との発明の一般的な目的は、上述の 問題点を除去し、生衆性を高めるととのできる 気相成長炭柔繊維の連続製造方法を提供するに ある。

本発明の別の目的は、気相成長炭素繊維の需要を大幅に伸し、気相成長炭素繊維が炭素繊維の主役を占めることを可能にすることである。 (発明の要点)

この目的を選成するため、この発明に係る気相成長炭素繊維の製造方法は、炭素化合物のガスと有機運移金属化合物のガスとキャリャガス との混合ガスを加熱することを検徴とする。

-4-

シクロペキサン等のシクロペラフイン化合物、 シクロペンテン、シクロペキセン等のシクロオ レフイン化合物、ステロイド等の協合環を有す る脂環式炭化水系化合物、メケルテオケトン等 チルエチルスルフイド、ジメチルテオケトン等 の含硫脂肪族化合物、フエニルテオール、ジフ エニルスルフイド等の含硫芳香族化合物、ペン ゾチオフエン、チオフエン等の含硫複素環式化 合物等である。また、以上の化合物の2種以上 を混合した混合物を使用することも可能である。

本発明におけるガスとは、純ガス体以外にガ ス体に固体または液体の徴粒子を包含する煙器 質も含める広鶴のガス体を意味するものとする。

キャリャガスとしては、周期律器り旋のアルゴン、ヘリウム等の格ガスおよび水梁、健業またはこれらの混合ガスの中から選択されるガスを主体とし、水米ガスが最も好ましい。主体とするという意味は、上配以外に他のガスを含むことが許されることを意味し、その割合はキャリャガス成分中20年以内である。この間の少

量成分ガスとしては、硫化水気および/もしく は二硫化炭素が好ましい。実験によれば、ハロ グン、ハロゲン化水素、水蒸気は共に収率を低 下させる原因となる。水気ガス以外のガスをキ ヤリヤガスとして使用する場合、一般に炭素化 合物の熱分解が促進されすぎ、かえつて炭素酸 維の生成を阻害する製因になるため、炭素化合 物の適度を大幅に低下させる必要性がでてくる。

本発明における有機避移金異化合物とは、ア ルキル基と金属が結合したアルキル金属、アリ ル基と金属が結合したアリル錯体、炭素間2重 結合や3重結合と金禺とが結合したエーコンプ レンクスと中レート型化合物等に代表される有 機選移金異化合物である。また、ととで遷移金 異としては、スカンジウム、チタン、パナジウ ム、クロム、マンガン、飲、コパルト、ニッケ ル、イツトリウム、ジルコニウム、ニオブ、モ リプデン、ルテニウム、ロジウム、パラジウム、 タンタル、タングステン、レニウム、イリジウ ム、白金を指すものであるが、これらの内特に

-7-

本発明の方法を具体的に説明すると、炭累化 合物のガスと有機避移金属化合物のガスと 0 ~ 20% の少量ガスを含むキャリヤガスとの混合 物を好ましくは 600℃ ~ 1300℃、更に好遊 には1050で ~ 1200で に加熱する。炭素 化合物、有機避移金属化合物がガス状ならばそ のまま、液体をたは固体の場合は加熱蒸発また は昇華させて得られるガスを使用し、炭浆化合 物のガスおよび有機選移金属化合物のガスの金 進合ガスに占める割合は、好ましくは各々ロ~ 40%、001~40%、さらに好せしくは各々 0.5~10%、0.05~10%である。ここで炭 **業化合物の健康が0でも良いのは、有機避移金** 異化合物中に十分な炭素を含有している場合は、 必ずしも炭素化合物のガスを必要としないとい う窓味である。混合ガスの加熱方法としては電 気炉による方法が便利である。

本発明は、炭素供給源としての炭素化合物の ガスと、従来気相成長炭素繊維の生成に不可欠 を触媒となつている金属からなる有機金属化合

周期神疫な族に属するもの、その内で特に鉄、 ニッケル、コパルトが好適であつて、鉄が最も 好適である。

有极避移金립化台物の具体的例を挙げると。 アルキル金属として(C,Ho),Ti. CHo= CHCH2Mn(CO)5 , CH3-C-Co ,

|C2H6 | 2FeBr - (C2H5)FeBr2 ; アリル鉛体と して (CaHa) xPtI; エ・コンプレックスとし T (C5H8)2Fe , (C4H4)2Mo , C8H14Fe , $(C_5H_6Fe(CO)_2)_2$, $(C_5H_5Fe(CO)_2)CL$, (C₅H₅Fe(CO)₂)CN , H₅C — CHO

また、これらの協合物の使用も可能である。

物のガスとを反応炉内で同時に熱分解させる方 法であるが、この方法により炭素級維が得られ たという事実から判断し、有機金属化合物の熱 分解によつて遊離した金銭原子が衝突を繰り返 し一部触媒として機能しりる程度の金属の超器 粒子に成長し、その超微粒子を触線として災寒 繊維が生成したものと判断する。

また、本発別は、欽、ニツケル、コパルトま たはそれらの合金の超数粒子や、硝酸酸、硫酸 第1鉄のように、従来気相収投炭米繊維の収長 触媒として知られていた金銭または金銭化合物 では、下記の理由で気相触媒として飲みられた ことがなく、今回有機金銭化合物を気相成長炭 素繊維の触媒として似み、その可能性を発見し たものである。すなわち、従来の触媒では、飲 の超敏粒子を気相中に分散させる場合、就一に 超微粒子を定量的に数少量送るフィーグを設け ることが技術的に困難であり、雄二に前記超級 粒子の供給が可能であつても超微粒子はエネル ギ的に安定な経巣二次粒子を作るため、炉内に

入ると世ちに焼結し、放យ効果を発揮できないような大きな粒子になること、第三に超微粒子は製而エネルギが高いため非常に活性で、酸化鉄の状態にあるため選元の必要性があるが、炭炭の状態にあるため選元の必要性があるが、炭炭素の表質が超り実質的に触媒として機能となる等の理由で使用不可能である。硝酸鉄中硫酸4年の場合な気を得ることが多名との機のように超微粒子を作成する方法が考えられるが、超微粒子にすると鉄の場合と間様の間選に直面し、使用不可能となる。

有機金属化合物を使用し、それを蒸発して気相中で金属触媒を作成するという新しい手法によって、従来の触媒の基板への分散と選元という2つの操作の省略を可能としたもので、すなわち気相中で炭素減としての炭素化合物のガスと触媒源としての有機遷移金属化合物のガスとを熱分解することにより、触媒と炭素線維を連続的に生成させることが可能となった。

本発明によれば、従来のように反応が監板表

-11-

継をランダムに光撲する複合材料という用途を検討した場合、高強度高弾性でアスペクト比100~200が好ましいということが言われてかり、本発明がアスペクト比を自由にコントロール可能であり、特にアスペクト比100~200は極めて容易に作成でき、気相成長炭素線錐の高強度高弾性という機械的特性を有するという点で複合材料には理想的索材と言える。(発明の実施例)

次に、この発明に係る気相成長炭染繊維の製造方法の好適な実施例につき総付図面を参照しながら以下幹細に説明する。

まず、本発明における気相成長炭素繊維を製造するために使用した装置につき、その概略を示せば、第1図および第2図に示す通りである。

第1図において、参照符号10,12,14は ガスポンペを示し、それぞれポンペ10には高 純度水栄ガス、ポンペ12には弦楽ガス、ポンペ14には硫化水栄ガスが充填される。ポンペ 10,12は、それぞれ流針計16,18およ

面だけでなく全娘にわたつているため高収率が 得られ、気相中で生成している炭素繊維は、浮 遊運勘をしているため各議雄は平均的に同一の 条件で生成していると考えてよく、生成炭素機 難はアスペクト比の均一なものが得られ、また 本発明によれば裝置の大きさや、ガスの譲速度。 電気炉の磁度を削御することによりアスペクト 比を変えることが容易である。実験によると、 1100℃ 以下では主として長さ成長が超り、 1100℃ を越える偽度では掻の収長速度が目 立つてくる。また、長さの成長範囲においては、 生成する炭素繊維の長さが混合ガスの炉内の滞 留時間にほぼ比例するため、1100 で以下の 加州炉と1100 ℃以上の加州炉を直列につな ぐことによつて希望する径、茂さの炭素繊維を 連続的に生成することが可能である。際に従来 の炭素繊維からは得ることのできなかつた長さ 0.2 #~2000 #、 極 0.0 5 #~1 0 # の範囲 のアスペクト比一定の短い炭素繊維を高収率で 連続的に製造するととが可能である。また短線

-12-

びパルプ20。22を介してステンレスパイプ 24に接続されている。とのパイプ24は、パ ルブ26を介してペンセンを光填した原料ガス 発生器28に連通している。また、との原料ガ ス発生器2Bからステンレスパイプ30が導出 され、とのパイプ30はフェロセンを充塡した ガス発生器32に連通している。さらにとのガ ス発生器 5 2 からステンレスパイプ 3 4 が導出 され、このパイプ34はパルプ36を介して反 応替38に逃遁している。しかるに、この反応 管38に迷過する前記パイプ34の一部に、前 記ポンペ14が硫量計40およびパルブ42を 介して接続されている。なお、前述したパイプ 2 4 からパルプ2 6 より両ガス発生器 28,32 およびパルプる o を介して反応管る 8 に接続さ れるパイプる4に選る系に対し、ステンレスパ イバスパイプ44をそれぞれパルプ46,48 を介して接続する。

反応管38は、例えば内径22mm、長さ1000mの石英管で構成し、その長さ約600mmに亘

つてこれを匈気炉50内に設置する。との観気炉50の温度は、熱電対52と3回路PID温度制御器54とからなる制御系で制御し、との温度は温度配録計54で配録するよう構成する。 そして、前記反応管38の終端部にはステンレス繊維フィルタ58を介して排気パイプ60を連通する。

このように構成した装置は、運転に除し、最初ポンペ12から供給される窒素ガスをペイパスパイブ44を介して反応管38に供給し、反応管38内部を選索ガスで置換して爆発の危険を防止する。次いで、ポンペ10より水栄ガスを両ガス発生器28,32に順次供給して水栄を両ガス発生器28,32に順次供給して水栄と混合して反応管38内に予し、電気炉50の作用下に反応管38内に予め収納した触媒に対し炭索線維はステンレス機能フィルタ58に撤集される。

第2図は、第1図に示す装置にさらに付加し

-15-

純度水紫ガス、ポンペ14に硫化水紫ガス、原 料ガス発生器28にペンセン、有機金属化合物 のガス発生器32にフェロセンを入れて、先づ 原料ガス発生器 2 8 と有機金属化合物のガス発 生器 3 2 を加熱してペンセンとフェロセンのガ スを生成させ、パルプ20,42を調節して流 量計16,40により所定流量の水器、硫化水 素を流す。水気ガスはステンレスパイプ24よ りパルプ26を経て原料ガス発生器28に入り、 ペンゼンガスと混合されてステンレスパイプ30 を経て有機金属化合物のガス発生器32に入り、 ことにて水素・ペンセン・フェロセンの混合ガ スを生成し、ステンレスパイプる4よりパルブ 36を経て硫化水梁と混合されて反応管38亿 入る。ペンセンヤフェロセンがパイプ内に凝縮 しないようにステンレスパイプ30は200℃・ に加熱した。混合ガスの組成は水業。硫化水業 : ペンゼン: フェロセンニ 9 10 : 2.7 : 18 : 4.5 、総流量は200℃で176×/分~ 3524/分 の範囲で変化させた。電気炉50

得る裝置を示すものである。すなわち、雄2図 において、参照符号62は第2の反応管を示し、 との第2の反応管 6 2 は内径 8 5 mm、 長さ約・ 1700 Ⅲの石英僧で構成し、第1図に示す第 1の反応管38に進始したものである。との場 合、第2の反応管62の入口部に対し、アセテ レンガスをさらに混合し得るように構成する。 このため、アセチレンガスを充塡したガスポン べら4を設け、このポンペを流量計ららおよび パルプ68を介して前船反応管62の入口部に 設けた栓部付70に接続する。また、第2の反 応管62は、第1の反応管38と同様に、電気 炉72、蒸缸对74、3回路PID品度制卸器 16、盆底紀録計18、ステンレス繊維フイル メ80かよび排気パイプ82を設ける。なか、 との場合、終1の反応管38に対しては、ステ ンレス繊維フイルタ5日および排気パイプ60 が省略されるととは勿論である。

実施例1

第1図に示す装置において、ポンペ10に高

-16-

は1080 での温度化設定した。反応管 580 内部の温度分布を調べたところ、均熟帯はパイプの中央付近 300mmであつた。低分ガスは建筑的に供給され、反応管 5月内で逃続的に無分解し、触葉と気相成長炭素繊維はステンレス繊維フイルタ58で捕殺し東豊均加分より収率を計算した。また、炭素繊維の径、長さについては顕微鏡で観察した。結果を第1段に示す。 長中帯貿時間は反応管 380300mmの均熱帯を通過する時間として求めた。

表 1

	(1)	(2)	(3)
総批世(=4/分)	176	264	352
褶窗時間(秒)	0.23	0.15	0.11
収 率(%)	3 8	2 2	16
径 (μ)	0.1	D. 1	0.1
長 さ(μ)	1 1.0	6.5	4.5
		1	1

第1投より長さはほぼ稽叡時間に比例すると とが示される。

実施例2

第2図に示す数量により、突施例1で生成した 大災紫線総を1160℃に加熱した第2の反応 質62で更に径のコントロールを行つた。反応 質62の1160℃にかける均熱帯は300 であつた。第1の反応では炭染供給量が少をか つたので、第2図のポンペ64よりアセチレン ガスを領準状態で10×1/分送つた。そのとき の結果を第2表に示す。

股 2

第1の炉	第1十第2の炉
Q1 0×1 1.0	0.17×110
0.1 0 × 4.5	0.2 0 × 4.6
	0.1 0×1 1.0

第2表より、第2の炉では径のみが成長した ととが示される。

-19-

奥施例 6

進合ガスとして水索: チオフェン:

C₁₀H₁₀Br₂Zr = 920: 61: 43、総流量
120×/分(25℃換算)、電気炉温度
1060℃の条件で実施し、収率 0.1 多以下、
以光鐵組(径×長さ) 0.07 μ× 13 μの気相成
長炭素繊維が得られた。

尖炮例 7

混合ガスとして水深: ペンセン: C₁₈H₁₀V = 9 5 0 : 3.1 : 3.9 、総流量110 m/分(25 で換算)、配気炉温度1080 での条件で突施 し、収率0.7 %、炭素鍛雑(径×長さ)0.1 μ × 2.5 μの気相成長炭素繊維が得られた。

混合ガスとして水索: アセチレン: $(C_6H_4)_2Mo$ = 910 : 5.3 : 3.7 、総流量113 W/分(25 C 換算)、 観気炉温度1070 C の条件で実施し、収率0.3 %、 炭緊線機(径×長さ) 0.05 $\mu \times 0.5$ $\mu \otimes 0.5$ 4 の気相成長炭素酸維が得られた。

- 奖施例3

混合ガスとして磁素:ベンゾチオフエン: $\left(C_gH_5Fe(CO)_2\right)_2=924:5.4:4.2$ 、総統量108ml/分(25℃換算)、 電気炉温度1065 での条件で実施し、収率10%、炭架繊維(径×長さ)0.1 μ ×10 μ 0気相成長炭素繊維が得られた。

奖施例5

混合ガスとしてアルゴン: CH4: C₆H₁₅ScC₄H₁₀O = 909: 61: 50、総設計110m4/分(25 で換算)、電気炉温度1065 での条件で契施し、収率01%、炭ス繊維(径×投さ)0.05μ×10μの気相成長炭火繊維が得られた。

-20-

突胎例9

進むガスとして水梁: $C_{10}H_8$: $(C_6H_5)_2$ ReH = 94.4: 19: 3.7、総加型106=6/分(25 C 換奪)、電気炉磁度1090 C の条件で契施し、収率C1%以下、炭米線磁(経×投さ)C05 μ ×C5 μ 0気相成投炭火線離が得られた。 実施例10

4. 図面の簡単な説明

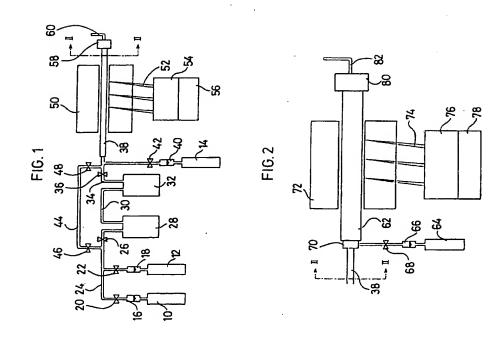
第1図は気相放長炭米繊維の製造に使用した 突験装置の系統図、線2図は第1図の装置に接 続する銀2の気相成長炭栄繊維の製造に使用し た実験装置の系統図である。

10,12,14,64 … ガスポンベ16,18,40,66 … 旅 豊 舒

20,22,26,36,42,46,48,68 ... パ ア 24,30,34,44 ... ステンレスパイプ 28,32 ... ガス発生器 38 ... 反応管(第1) 50,72 ... 妃 気 炉 52,74 ... 熱 証 対 54,76 ... 3 回路ド I D 温度制御器 56,78 ... 温度配録計 58,80 ... ステンレス繊維フイルタ 60,82 ... 排気パイプ 62 ... 反応管(第2)

特許山鄉人 日 塊 装 株 式 会 社 山獭人代郎人 弁理士 浜 田 冶

-25-



五三 養計(自発) ₹ilî

昭和58年10月/7日

特許庁長官 若杉 和 央

1. 事件の表示

昭和58年 特許朝 第162606号

2: 発明の名称

気和成長以素材維の製造方法

3. 初正をする針

事件との関係 特許川側人

東京都族谷区恵比弗3丁目43番2号 住所

日服装株式会社

代表者 春 相 二 郎

4. 化 理

即便番号 107 東京都建区北海山2丁月7番22号鈴木ビル 電話、東京 (404)5768・5769表 (902年:東京都建区が東郊伊州科森市新第75号) (6401) 弁理士: 近 日 泊 k 住所

5. 補正の対象

(1) 明細許の発明の経緯な税明の欄。

6. 補正の内容

(1) 別順配載の通り。

可等 移路 全前 江江 主駐(自発) W#059年 3月/日

特許行長官 若杉和夫 股

1. 事件の表示

联和58年 特許願 第162606号

2. 発明の名称

気和心環以業制維の製造方法

3. 補正をする者

事件との関係 特許川鲂人 作所。如京都被谷区以此对3丁目43番2号 名称 日枫玻珠式会社

代表者 音 相 二 即

4. 化 理 人

脚便番号 107 東京保護医化協山2丁国7番22号給本ヒル 製紙 東京 (404)5768・5769 (輸送先・東京都建区が東郵便同仏報番第75号

弁理士 近旧治雄

5. 補正の対象

(1) 明細暦の発明の詳細な説明の間。

6. 補正の内容

(1) 別紙記載の通り。

1. 明和事第2頁第16行 「炭素成長核、」を削除します。

同 第2页第18行 「水素、キャリヤガスの」を 「水繋ガス等のキャリャガスとの」と補正します。

3. 同 第3頁第2行 「上配炭素成長核、」を削除します。

4. 同 第3頁第10行 「1100で」を「1010で」と補正します。

5. 同 第7頁第13行 「キレート型化合物」の次に 「、鉄カルポニル」を加入します。

6. 同 第8頁第7行 「アリル錯体」を「アリル金属」と補正します。

7. 同 第8頁下から第2行 「等である。」の前に 「, Fe (CO)s , Pez(CO)q , 」を加入します。

特許山蘭人 日 阅 装 出關人代理人

補正書

1. 明細書第8頁第9行 「C。II」。FeJを

「CiplingFe」と初正します。

特許出頭人 日概装株式会社 山斯人代理人